(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報 (A)

(11)特許出願公開番号

特開2000-355570

(P2000-355570A) (43)公開日 平成12年12月26日(2000.12.26)

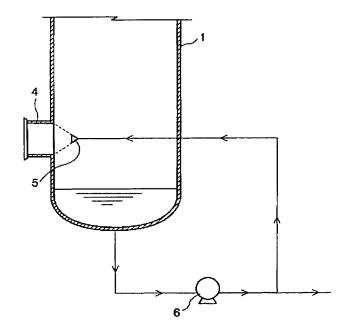
		D.			1*	/ 4 2-to
(51) Int. Cl. ⁷	識別記号	FI			テーマコート。	(参考
CO7C 51/44		C07C 51/44				
B01D 3/14		B01D 3/14		A		
CO7B 63/00		C07B 63/00		A		
63/04		63/04				
CO7C 51/50		C07C 51/50				
	審査請求	未請求 請求項の	数7 OL	(全7頁)	最終頁	に続く
	特願2000-111308 (P 2000-111308)	(71) 出願人 000	004628			
		株式	式会社日本触	媒		
(22) 出願日	平成12年4月12日 (2000.4.12)	大阪	反府大阪市中!	央区高麗橋	4丁目1番	1号
		(72) 発明者 松2	本 行弘			
(31) 優先権主張番号	特願平11-110043	兵师	車県姫路市網	干区興浜字	西沖992番	地の
(32) 優先日	平成11年4月16日(1999.4.16)	1	株式会社日本	本触媒内		
(33) 優先権主張国	日本 (JP)	(72) 発明者 西村	寸 武			
(00) 没少几个胜上,从严	Harris (V. Z.)	兵庫	車県姫路市網-	干区興浜字	西沖992番	地の
		1				
		(74) 代理人 100	0067828	1 /444/2141 3		
			理士 小谷 (松司 (水	1 夕)	
		1	金工 41-11-1	DC = 1 (21-	Ι'μ/	

(54) 【発明の名称】易重合性化合物の重合防止方法

(57) 【要約】

【課題】 (メタ) アクリル酸や (メタ) アクリル酸エステル等の易重合性化合物を蒸留するにあたり、蒸留装置内部で発生しやすい重合を防止できる方法を提供する。

【解決手段】 蒸留装置を用い易重合性化合物を蒸留する方法において、蒸留装置内部に配設された構成部材に対して、該構成部材の周囲に存在する液と実質的に同一組成の液を、噴霧化投入手段で供給する。尚、前記噴霧化投入手段で供給する液は、上記構成部材の周囲の液温以下の温度に設定することが好ましい。



2

【特許請求の範囲】

【請求項1】 蒸留装置を用いて易重合性化合物を蒸留する方法であって、蒸留装置内部に配設された構成部材に対して、該構成部材の周囲に存在する液と実質的に同一組成の液を、噴霧化投入手段で供給することを特徴とする易重合性化合物の重合防止方法。

【請求項2】 前記噴霧化投入手段で供給する液の温度が、前記構成部材の周囲の液温以下である請求項1に記載の重合防止方法。

【請求項3】 前記噴霧化投入手段で供給する液の濡れ 10 液量を、前記構成部材の表面積に対して0.5 m³/m² H r 以上とする請求項1または2に記載の重合防止方法。

【請求項4】 前記噴霧化投入手段で供給する液が重合禁止剤を含んでいる請求項1~3のいずれかに記載の重合防止方法。

【請求項5】 前記蒸留装置に分子状酸素含有ガスを供給する請求項1~4のいずれかに記載の重合防止方法。

【請求項6】 前記構成部材が、トレイ支持部材、充填物支持部材、フランジ、ノズル、鏡板、塔壁、チムニー、ダウンカマー、バッフル、攪拌軸である請求項1~5のいずれかに記載の重合防止方法。

【請求項7】 前記易重合性化合物が、(メタ)アクリル酸及び/又は(メタ)アクリル酸エステルである請求項 $1\sim6$ のいずれかに記載の重合防止方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は(メタ)アクリル酸や(メタ)アクリル酸エステルなどの易重合性化合物を蒸留する際の重合を防止する方法に関するものである。 【0002】

【従来の技術】蒸留は沸点の異なる2種以上の液体混合物からなる原料液を加熱気化し、低沸点成分を主体とする蒸気を凝縮して液体混合物の成分分離を行う操作であり、成分間の相対揮発度の違いが大きい場合には、成分の分離が容易である。但し、通常では、液の一部を気化・凝縮させるだけでは期待する濃度で成分の分離はできないので、凝縮液の一部を塔頂から棚段や充填物の表面に還流し、蒸留装置を上昇する蒸気と塔頂から流下する液を適切に接触させることにより、低沸点成分を塔頂から留出し、高沸成分を塔底から取り出すことが一般的である。尚、蒸留装置としては、蒸留塔や、薄膜蒸発器及び蒸留塔を備えた反応器などがあり、必要に応じてコンデンサー、リボイラー、外部加熱手段などが設置されている。また、薄膜蒸発器の場合には、更に上部に塔を設置することもある。

【0003】図1は、(メタ)アクリル酸や(メタ)アクリル酸エステル[以下、(メタ)アクリル酸等ということがある]の蒸留に汎用されている棚段式蒸留装置1の断面説明図の1例であり、上記(メタ)アクリル酸等 50

を主体とし、酢酸を不純物として含有する原料液を用いる場合を例に挙げて説明する。上記原料液は、塔壁より蒸留装置内へ供給される(L_1)。低沸点成分である酢酸は、塔内における加熱により気化して塔内を上昇し、塔頂から凝縮器 $2 \sim$ 送られ(L_2)凝縮された後、系外に取り出される(L_3)。一方、(X9)アクリル酸等の高沸点成分は塔底より次工程に送液され(L_4)、一部の精製液はリボイラー3を介して蒸留装置へ戻される(L_3)。尚、凝縮液には、不純物である酢酸だけでなく上記(X9)アクリル酸等の収率を向上させることを目的と

(メタ) アクリル酸等の収率を向上させることを目的としてその一部は還流液として塔内へ戻され (L_{ϵ})、蒸留装置内で再度気液接触させることにより上記 (メタ) アクリル酸等は塔底に流下させるものである。

【0004】また図2は、(メタ)アクリル酸エステルの反応に汎用されている説明図の一例である。触媒としてイオン交換樹脂を有する反応器18には(メタ)アクリル酸と、アルコールを含有する液が供給され

(L_s)、攪拌機21で攪拌し、反応器ジャケットにスチーム投入することにより(L_s)、反応させながら蒸留により生成水をベーパーとして追い出す(L_{17})。エステル化された(メタ)アクリル酸エステル含有液は(L_{15})から抜き出し、精製工程へ送液する(L_{16})。反応器18からのベーパーは上部に設置した蒸留塔に供給し(L_{17})、塔上部からの液供給(L_{10})、「で気液接触させ、エステル,(メタ)アクリル酸,アルコールなどの液は反応器に流下する(L_{18})。塔上部からのベーパーは、凝縮器24に送られ(L_{12}) 凝縮された後、油水分離槽23へ送られる(L_{13})。油水分離後の水相は排出され(L_{14})、油相は蒸留塔17に還流される(L_{11})。また、必要に応じて、塔上部からアルコールが供給される様に構成されている(L_{10})。

【0005】ところで、上記(メタ)アクリル酸等は、非常に重合し易い化合物であることから、上記原料液や還流液には、ハイドロキノンやフェノチアジン等の重合禁止剤を含有させることが一般的であり、更には蒸留装置の下部(L₁)から分子状酸素含有ガスを供給して重合を抑制する方法も採用されている。

【0006】また、これらの方法以外としては、特公昭63-11921号公報に、蒸留装置の蒸発面上下に外部加熱手段(例えば、加熱ジャケット)を設置することにより、気相部器壁などにおいて蒸気が凝縮して重合防止剤のない状態で凝縮液が重合することを防止する方法が開示されている。

【0007】しかしながら、重合は必ずしも防止されておらず、重合の発生により、しだいに精製効率が低下してしまうことから、蒸留装置の運転を停止し重合物の除去作業を行うことが比較的頻繁に行われていた。

[0008]

【発明が解決しようとする課題】本発明は上記事情に着

目してなされたものであり、(メタ)アクリル酸や(メ タ) アクリル酸エステル等の易重合性化合物を蒸留する にあたり、蒸留装置内部で発生しやすい重合を防止でき る方法を提供しようとするものである。

[0009]

【課題を解決するための手段】上記課題を解決した本発 明の重合防止方法とは、蒸留装置を用いて易重合性化合 物を蒸留する方法であって、蒸留装置内部に配設された 構成部材に対して、該構成部材の周囲に存在する液と実 質的に同一組成の液を、噴霧化投入手段で供給すること を要旨とするものである。尚、前記噴霧化投入手段で供 給する液は、上記構成部材の周囲の液温以下に(周囲に 存在する液の温度と同じか、或いは低く) することが望 ましい。また濡れ液量(噴霧化して供給した液分の内、 構成部材上に付着して構成部材を濡らした液量)を、前 記構成部材の表面積に対して0.5 m³/m² H r 以上と することが望ましく、また上記噴霧化投入手段で供給す る液は重合禁止剤を含有させることが推奨され、更に上 記蒸留装置には分子状酸素含有ガスを供給することが望 ましい。尚、分子状酸素含有ガスとしては、酸素ガスの 他、空気を用いることができる。分子状酸素含有ガスの 供給量(該ガスが酸素ガス以外の成分を含有する場合に は酸素ガスとしての供給量)は、気相中に存在する易重 合性化合物の蒸発蒸気量(標準状態換算)の0.01~ 5容量%であることが好ましく、0.02~3容量%で あればより好ましい。

【0010】前記構成部材としては、トレイ支持部材, 充填物支持部材、フランジ、ノズル、鏡板(平形、皿 形, 半楕円形, 半球形, 円錐体形等), 塔壁, チムニ ー、ダウンカマー、バッフル、攪拌軸等が挙げられ、前 記易重合性化合物としては、(メタ)アクリル酸や(メ タ) アクリル酸エステル等が例示できる。

[0011]

【発明の実施の形態】蒸留装置を用いて易重合性化合物 を蒸留する際には、易重合性化合物が蒸留装置内部の構 成部材表面で停滞することにより(即ち、同一の液が同 一の場所に停滞することにより) 重合するものである。 特に、気相が凝縮した液が構成部材上で停滞した場合に は、重合禁止剤がほとんど含まれていない液体として停 滞するので、重合物の量が多くなりやすく、しばしば運 40 転をストップさせる原因となっていた。

【0012】本発明者らは、アクリル酸等の易重合性化 合物を蒸留する際に、蒸留装置内部の構成部材表面で液 体の滞留がないようにして蒸留を行うと蒸留装置内での 重合を効果的に防止でき、そのためには構成部材表面の 全面に亘って構成部材の周囲に存在している液と実質的 に同一組成の液を用いて散布すればよいことを見出し、 本発明に想到した。さらに散布液の液温を構成部材の周 囲に存在している液の温度と同一にするか、或いは低く することが好ましく、更には重合禁止剤を含有させれば 50 て、濡れ液量が $0.5 \, \mathrm{m}^3 \, / \, \mathrm{m}^2 \, \mathrm{Hr}$ 以上であれば好まし

望ましく、蒸留装置内に分子状酸素が存在すると一層効 果が顕著である。

【0013】蒸留装置内の構成部材に散布する液体は、 構成部材の周囲に存在している液と実質的に同一組成の 液である。具体的には、フィード液(原料液), 塔内か らの抜出し液、還流液、ボトム循環液(精製液)等を用 いればよく、これらの液体の一部または全部を散布すれ ばよい。また、これらの液は構成部材の周囲に存在して いる液よりも易重合性化合物が低濃度または低粘度であ ることが好ましく、蒸留の運転操作に問題のない程度 に、この液を水、アルコール、共沸溶剤、抽出溶剤等で 希釈して、より低い濃度または粘度にして散布すること が推奨される。

【0014】更に、構成部材に供給する液の温度が、構 成部材の周囲の温度より高い場合には、供給液の一部が 蒸発して液の散布が不安定となるので、蒸留装置内の構 成部材の周囲温度以下の液を供給することが好ましい。 尚、供給液の温度が低すぎると、構成部材周囲のガスが 凝縮し過ぎて重合防止効果が減少するので、供給液温度 は蒸留装置内の構成部材の周囲温度よりも0~40℃低 くすることが好ましく、1~30℃以下であればより望 ましい。

【0015】重合禁止剤としては、ハイドロキノン、フ ェノチアジン、メトキノン、酢酸マンガン、ニトロソフ ェノール、クペロン、N-オキシル化合物、ジブチルチ オカルバミン酸銅などが知られており、上記重合禁止剤 を易重合性化合物や溶剤などに溶解させ、フィード液や 還流液、ボトム循環液の供給ラインに投入するか、直接 蒸留装置内に供給すればよい。尚、ボトム循環液には、 通常、蒸留装置に投入された重合禁止剤が比較的多量に 含有されているので、新たに重合禁止剤を加えなくて も、蒸留装置内に戻し構成部材に散布すればよい。

【0016】重合を防止する上で、分子状酸素含有ガス を供給することが推奨され、上記分子状酸素含有ガス は、酸素濃度が低いと重合防止に必要な分子状酸素ガス 量が多くなり、真空装置での容量が大きくなると共に、 蒸留装置、真空装置での重合物の量が多くなることか ら、空気の酸素濃度(20~21vol%)以上である ことが望ましく、40~100vo1%であればより望 ましく、80~100vol%であればより一層望まし

【0017】本発明方法では、蒸留装置内の構成部材に 対して、その全面を均一に濡らす様に、噴霧化投入手段 (スプレー) で液を散布するものであるが、スプレーの タイプやノズル数、流量等の噴霧化の条件は、構成部材 の配設位置や、蒸留装置内の雰囲気に応じて適宜設定す ればよいが、いずれにしても構成部材の全面をできるだ け均一に濡らすように設定することが望ましい。

【0018】また噴霧液量が、構成部材表面積に対し

することができた。

6

く、1 m³/m² Hr以上であればより望ましく、2 m³ /m² Hr以上であればより一層望ましい。尚、上記構 成部材表面積とは、フランジやノズルについては、 (π /4) D¹(但し、Dは直径)で表わされる面積であ り、その他の部材については、液噴霧ノズルの広がり角 度と構成部材表面との距離で算出できる濡れ面積を言 う。

【0019】蒸留装置内に配設されている構成部材とし ては、トレイ支持部材, 充填物支持部材, フランジ, ノ ズル、鏡板、塔壁、チムニー、ダウンカマー、バッフ ル、攪拌軸等がある。尚、本発明でノズルとは、蒸留装 置に設置されているものすべてを含むものであり、ガス や液の入口または出口ノズルをはじめ、マンホール、計 装機器座(圧力計座、液面計座、温度計座等)などが挙 げられる。このような構成部材であって、気相の凝縮に より生成した液が停滞して重合が発生し易い箇所に液を スプレーし液の停滞を防止することにより重合発生を防 止することができる。また、液相部についても、噴霧液 により停滞している液を移動させることにより、重合を 防止することができる。

【0020】本発明に係る易重合性化合物の好適な例と しては、(メタ)アクリル酸と(メタ)アクリル酸エス テルが挙げられ、後者の例としては、メチルエステル、 エチルエステル, イソプロピルエステル, n-プロピル エステル, イソブチルエステル, n-ブチルエステル, 2-エチルヘキシルエステル、2-ヒドロキシエチルエ ステル、ヒドロキシプロピルエステル、ジアルキルアミ ノエチルエステル等が挙げられるが、中でも最も容易に 重合しやすい(メタ)アクリル酸に対して本発明方法は 非常に効果的である。

【0021】図3~8は、いずれも本発明例を示す概略 説明図であり、図3は蒸留装置1の下部に設けられてい るマンホール4に対して、塔底から導出された精製液を 蒸留装置1に戻し、噴霧化投入手段5によりスプレーす る方法を示している。図4は、塔頂に配設された鏡板7 及び/又は塔頂から次工程の凝縮器へのベーパーライン 8に対して、噴出口を4か所に有する噴霧化投入手段9 により還流液をスプレーする方法を示している。図5 は、棚段式蒸留装置のトレイ10下部のダウンカマー1 0 a に対して、原料液を投入する方法を示している。図 40 6は、蒸留装置内の途中から液を抜き出す目的で配設さ れたチムニー11に対して、抜出し液の一部を戻し、噴 霧化投入手段12によりスプレーする方法を示してい る。図7は、充填式蒸留装置14において、充填層15 の支持部材16に対して液を噴霧化投入手段17により スプレーする方法を示している。図8は、反応蒸留する 反応器において、攪拌機21,バッフル20,マンホー ル26に対して、噴霧化投入手段25によりスプレーす る方法を示している。また図3~8は、気相部の気相が 凝縮した液の重合ばかりでなく、噴霧液の液相部への落 50 下により、液の移動を起こさせ、滞留時間を少なくし、 重合を防止する例を示すものでもある。

【0022】以下、本発明を実施例によって更に詳細に 説明するが、下記実施例は本発明を限定する性質のもの ではなく、前・後記の主旨に基づいて設計変更すること はいずれも本発明の技術的範囲に含まれるものである。 [0023]

【実施例】 [実施例1] 内径1300mm、段数50段 のステンレス鋼製(SUS316)のシーブトレーを内装したス 10 テンレス鋼製 (SUS316) の蒸留装置を用い、アクリル酸の 精製を行った。蒸留中の塔頂の温度は63℃、圧力は 4. 7kPa (35mmHg) とし、塔底の温度は10 0℃、還流比は1.8に設定した。原料液には、重合防 止剤としてフェノチアジンを50ppm含有させ、還流 液には、メトキノンを100ppm含有させた。更に塔 底から塔頂ベーパー量(標準状態換算)に対して分子状 酸素を0. 3 vol. %の条件下で供給して連続運転した。 【0024】その際、ボトム循環液を使って、塔底のマ ンホール (径500 $mm\phi$) に500y流量 (濡れ液量 2.5 m³/m² Hr) のスプレーで 90 ℃の液を全面に散布したところ、約1ヶ月間順調に運転

【0025】 [比較例1] 塔底のマンホールにスプレー を行わなかったこと以外は、実施例と同様にして、蒸留 を行った。その結果、8日間稼動した後、塔底より液抜 き出しが不可能になった。停止して点検したところ、塔 底部に約2kgの重合物が付着しており、それが塔底部 の抜出し配管を詰まらせていた。

【0026】 [実施例2] 実施例1において、塔底に分 子状酸素を供給しなかったこと以外は、実施例1と同様 にして蒸留を行った。その結果、17日間稼動した後、 塔底より液の抜き出しが不可能になった。停止して点検 してみたところ、塔底部に約1 kgの重合物が付着し、 それが塔底部の抜き出し配管を詰まらせていた。稼働日 数は比較例の2倍以上であるものの、分子状酸素を供給 することが望ましいことが分かる。

【0027】 [実施例3] 実施例1において、スプレー の液の温度を55℃にして散布したこと以外は、実施例 1と同様にして蒸留を行った。その結果、25日稼働後 の抜出し液に重合物が確認されたので、停止して点検し たところ、塔底部に約0.5 kgの重合物が付着してい

【0028】 [実施例4] 内径3500mm、直胴高さ 3500mmのステンレス鋼製(SUS316)の攪拌 槽型反応器と、上部に設置した内径1100mm、充填 高さ(充填物:カスケードミニリング2P)5000m mのステンレス鋼製(SUS316)の充填塔を用い、 2-エチルヘキシルアルコールとアクリル酸のエステル 化反応蒸留を行った。反応蒸留中の塔頂温度は43℃、 圧力は8kPa(絶対圧力)、反応器の反応温度は90

でとし、触媒としてイオン交換樹脂を用い、塔上部からフェノチアジン100ppm含有した2-エチルヘキシルアルコール、反応器上部からは、メトキノンを200ppm含有したアクリル酸含有液を供給した。更に、反応器下部から塔頂ベーパー量(標準状態換算)に対して空気を0.15vol.%の条件下で供給して連続運転した。

【0029】その際、反応器から抜き出した反応液の一部を使って、バッフル(&200mm ϕ) 2本に夫々500リットル/hr(濡れ液量、濡れる長さ500mm 10で1. 6 m³/m² hr)、上部マンホール(&500mm $m\phi$)に500リットル/hr(濡れ液量、濡れる長さ500mmで1. 6 m³/m² hr)のスプレーで散布したところ、約1ヶ月順調に運転することができた。

【0030】 [比較例2] スプレーを行わなかったこと 以外は、実施例3と同様にして反応蒸留を行った。その 結果、20日稼働後、反応抜き出し液に重合物がみられ たため、停止して点検したところ、バッフル、攪拌機、 マンホールに約2kgの重合物が付着していた。

[0031]

【発明の効果】本発明は以上の様に構成されているので、(メタ)アクリル酸や(メタ)アクリル酸エステル等の易重合性化合物を蒸留するにあたり、重合を防止する方法が提供できることとなった。

【図面の簡単な説明】

【図1】蒸留方法の代表例を示す概略説明図である。

【図2】本発明に係る重合防止方法を示す概略説明図である。

【図3】本発明に係る重合防止方法を示す概略説明図である。

【図4】本発明に係る重合防止方法を示す概略説明図である。

【図5】本発明に係る重合防止方法を示す概略説明図である。

【図6】本発明に係る重合防止方法を示す概略説明図である。

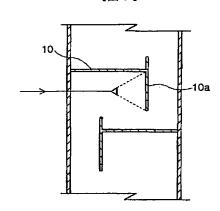
【図7】本発明に係る重合防止方法を示す概略説明図である。

【図8】本発明に係る重合防止方法を示す概略説明図である。

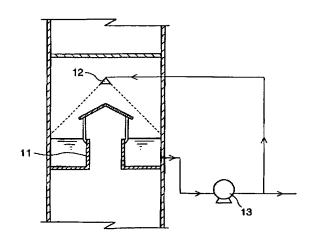
【符号の説明】

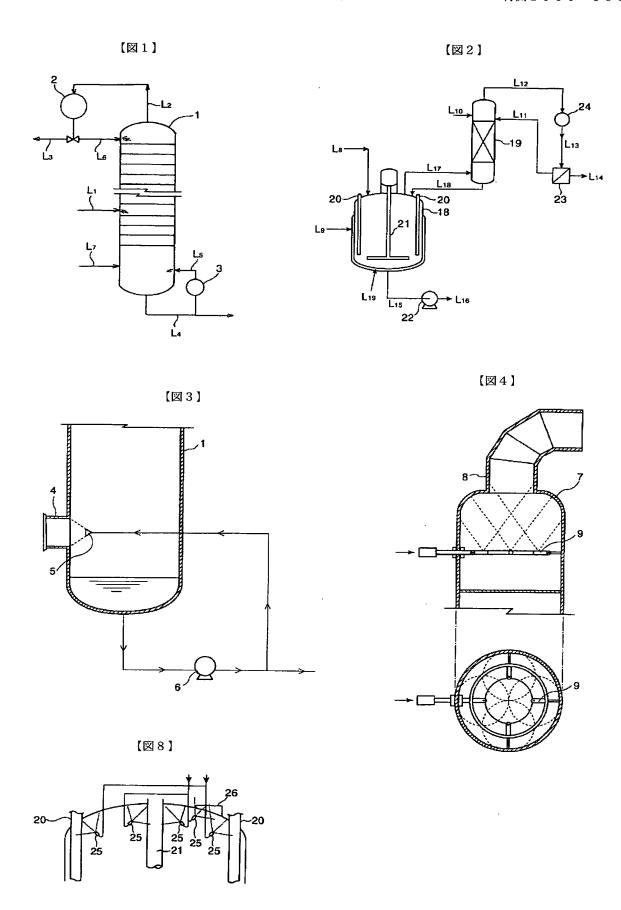
- 1 蒸留装置
- 2 凝縮器
- 3 リボイラー
 - 4 マンホール
 - 5 噴霧化投入手段
 - 6 ポンプ
 - 7 鏡板
 - 8 ベーパーライン
 - 9 噴霧化投入手段
 - 10 トレイ
 - 10a ダウンカマー
 - 11 チムニー
- 20 12 噴霧化投入手段
 - 13 ポンプ
 - 14 充填式蒸留装置
 - 15 充填層
 - 16 支持部材
 - 17 噴霧化投入手段
 - 18 反応器
 - 19 蒸留塔
 - 20 バッフル
 - 21 攪拌機
- 30 22 ポンプ
 - 23 油水分離槽
 - 24 凝縮器
 - 25 噴霧化投入手段
 - 26 マンホール

【図5】

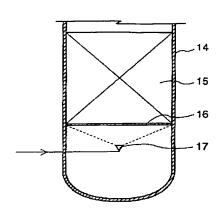


【図6】





【図7】



フロントページの続き

(51) Int. Cl. ⁷	識別記号	F I	テーマコード (参考)
57/0	14	57/04	
67/5	54	67/54	
67/6	32	67/62	
69/6	553	69/653	

·		* <i>.</i>